

10/526677  
DT01 Rec'd PCT/P 0 4 MAR 2005

Adsorptionsmasse und Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen

## 5 Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft eine Adsorptionsmasse und ein Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen. Insbesondere betrifft die Erfindung eine Adsorptionsmasse und ein

10 Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlenwasserstoffströmen.

In verschiedenen Gebieten der Technik ist es wichtig, besonders reine Stoffströme zur Verfügung zu haben. „Rein“ bedeutet in

15 diesem Zusammenhang, dass der Stoffstrom frei von Bestandteilen ist, die bei der bestimmungsgemäßen Verwendung des Stoffstroms störend wirken. Ein Beispiel ist Atemluft, die frei von toxischen Verbindungen sein muss. Ebenso werden etwa bei der Herstellung von elektronischen Bauteilen reine Stoffströme benötigt, um

20 keine Kontaminationen einzuschleppen, die die elektronischen Eigenschaften der hergestellten Bauteile beeinträchtigen, unter anderem wird dabei oft besonders reiner Stickstoff oder besonders reines Argon als Schutzgas benötigt. Ein anderes Beispiel sind katalytische chemische Reaktionen. Katalysatoren sind oft sehr

25 empfindlich gegen Vergiftungen. Da man aus wirtschaftlichen Gründen üblicherweise den pro Volumen oder Masse des Katalysators einzusetzenden Einsatzstoffstrom zu maximieren sucht, können schon außerordentlich kleine Mengen an Verunreinigungen im Einsatzstoffstrom sich auf dem Katalysator ansammeln und diesen

30 vergiften. Typischerweise werden für Olefinpolymerisationsreaktionen an modernen Katalysatoren - beispielsweise Metallocenkatalysatoren - Olefinströme benötigt, die nicht mehr als einige ppb (parts per billion, d.h.,  $10^{-9}$  Anteile Verunreinigungen pro Anteil des gewünschten Stoffs) enthalten („polymer grade“-Ole-

35 fine). Aus typischen Olefinquellen (Steamcracker, Fluid Catalytic Cracker, Dehydrierungen, MTO-Verfahren („Methanol to Olefins“) stammende Olefine enthalten meist sehr viel höhere Anteile (ppm- oder sogar Promille-Bereich) an Verunreinigungen wie Kohlenmonoxid oder Sauerstoff („chemical grade“); diese Anteile müssen

40 vor der Verwendung zur Polymerisation entsprechend erniedrigt werden.

Typischerweise sind die zu reinigenden Stoffströme Luft, Stickstoff oder Argon oder Kohlenwasserstoffe wie Ethylen,

45 Propylen, 1-Buten, 2-Buten, 1,3-Butadien oder Styrol. Typische Verunreinigungen, die in aller Regel entfernt werden müssen, sind Sauerstoff und Kohlenmonoxid, und oft auch Wasser, Kohlen-

BEST AVAILABLE COPY

dioxid, Wasserstoff, oder auch Schwefel-, Arsen- oder Antimonverbindungen. Verfahren zur Entfernung solcher Verunreinigungen aus Stoffströmen sind bekannt.

- 5 Am bekanntesten ist die Entfernung von Kohlenmonoxid aus sauerstoffhaltigen Gasströmen, beispielsweise aus Atemluft. Dies geschieht meist durch katalytische Umsetzung von Kohlenmonoxid mit Sauerstoff, in der Regel an Kupfer enthaltenden Katalysatoren. Der meistverwendete Katalysator dieser Reaktion ist Hopcalit, ein
- 10 ursprünglich für die CO-Entfernung aus Atemluft in Atemschutzmasken entwickeltes, für die Umsetzung von Kohlenmonoxid mit Sauerstoff höchst aktives Kupfer-Mangan-Mischoxid, an dem sich das hochtoxische Kohlenmonoxid mit Sauerstoff zu Kohlendioxid umsetzt.
- 15 Es sind jedoch auch andere Verwendungen von Hopcalit und Verfahren zur Reinigung anderer Stoffströme als Atemluft bekannt.
- ✓ So offenbart WO 98/41 597 A1 ein Verfahren zur Entfernung von Alkinen, einfach oder mehrfach ungesättigten Kohlenwasserstoffen,
- 20 Schwefel-, Antimon- oder Arsenverbindungen, Sauerstoff, Wasserstoff und Kohlenmonoxid aus Stoffströmen durch eine Abfolge von zwei oder drei bestimmten katalytischen und absorptiven
- ✓ Verfahrensschritten. EP 662 595 A1 lehrt ein Verfahren zur Entfernung von Wasserstoff, Kohlenmonoxid und Sauerstoff aus kaltem
- 25 flüssigem Stickstoff durch Inkontaktbringen mit bestimmten Zeolithen oder anderen Metalloxiden, insbesondere Hopcalit.
- ✓ EP 750 933 A1 offenbart ein ähnliches Verfahren zur Entfernung von Sauerstoff und Kohlenmonoxid aus kaltem Stickstoff oder kalten Edelgasen durch Inkontaktbringen mit Metalloxiden, ins-
- 30 besondere Hopcalit. Bei den angewendeten tiefen Temperaturen unterhalb von  $-40^{\circ}\text{C}$  findet allerdings keine oder nur wenig katalytische Reaktion statt, Sauerstoff und Kohlenmonoxid werden am Hopcalit adsorbiert und reagieren erst bei höherer Temperatur ab, es sei denn, sie werden in der Kälte in einem Desorptionsschritt
- ✓ 35 entfernt. EP 820 960 A1 offenbart ein ebenfalls als „Adsorption“ bezeichnetes Verfahren zur Entfernung von Sauerstoff und Kohlenmonoxid aus Stickstoff oder Edelgasen durch Inkontaktbringen mit Metalloxiden wie Hopcalit, insbesondere bei Temperaturen von 5 bis  $50^{\circ}\text{C}$ . Auch hier wird das Verfahren zwar als „Adsorption“
- 40 von CO und  $\text{O}_2$  beschrieben, jedoch nicht erklärt, warum Hopcalit dabei nicht wie üblich bei katalytisch wirken sollte, sondern als Adsorbens.

Bei diesen Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid in Gegenwart von Sauerstoff durch deren Umsetzung entsteht Kohlendioxid.

45 Dies kann in nachfolgenden Verfahren inert sein oder selbst eine störende Verunreinigung darstellen. Im letzteren Fall wird es

entfernt, auch hierfür sind verschiedene Verfahren bekannt. Beispielsweise lehrt CA 2 045 060 A1 ein Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid und Sauerstoff aus Inertgasströmen mit nachfolgender Entfernung des Kohlendioxids.

- 5 Bei manchen Anwendungen muss Kohlenmonoxid jedoch auf andere Weise als durch Umsetzung mit Sauerstoff entfernt werden, beispielsweise dann, wenn zwar Kohlenmonoxid, aber kein Sauerstoff oder lediglich ein stöchiometrischer Sauerstoff-Unterschuss im
- 10 zu reinigenden Stoffstrom enthalten ist. In manchen Anwendungsfällen muss Sauerstoff vor dem Kohlenmonoxid entfernt werden, insbesondere dann, wenn neben der Bildung von Kohlendioxid auch sonstige störende Nebenprodukte gebildet werden können. Beispielsweise können bei der Entfernung von Sauerstoff und Kohlen-
- 15 monoxid an Kupfer enthaltenden Katalysatoren aus flüssigen Kohlenwasserstoffen wie Propylen, Buten, Butadien oder Styrol auch Oxidationsprodukte des Kohlenwasserstoffs gebildet werden (sogenannte „Oxygenate“), die selbst störende Verunreinigungen darstellen. In solchen Fällen muss der Sauerstoff vor der Ent-
- 20 fernung des Kohlenmonoxids entfernt werden, und Kohlenmonoxid kann nicht durch Oxidation entfernt werden.

- In solchen Fällen wird Kohlenmonoxid daher üblicherweise durch Destillation entfernt, damit ist jedoch keine CO-Entfernung
- 25 bis auf Restgehalte im ppb-Bereich möglich. Es sind aber auch adsorptive Verfahren und Adsorbentien dafür bekannt. US 4 917 711 ✓ offenbart ein Adsorbens, das eine Kupferverbindung auf einem hochoberflächigen Träger enthält. WO 01/7383 A1 lehrt ein Ver- ✓ fahren zur Reinigung von Olefinströmen durch Überleiten über
- 30 poröse Adsorbentien wie Ruß oder Aluminium- und/oder Siliciumoxide. JP 02 144 125 A2 (CAS Abstract 113:177 506) lehrt ein ✓ Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid und Metallcarbonylen aus bei der Halbleiterfertigung entstehenden Abgasen durch Adsorption an Manganoxid und Kupferoxid enthaltenden Adsorptions-
- 35 massen. JP 05 337 363 A2 (CAS Abstract 120:274 461) offenbart ✓ Adsorbentien zur Kohlenmonoxidentfernung, die Palladium auf einem Träger enthalten, wobei der Träger Oxide von Elementen der Gruppen IB, II (ohne Be, Cd, Hg und Ra), III (ohne Al, Tl und den Actiniden), IV (ohne C, Si, Pb und Hf), V (ohne N, P,
- 40 As und die „Pa-Reihe“), VI (ohne O, S, Se und U), VIIB und der Eisengruppe aus Gruppe VIII des Periodensystems der Elemente enthält.

- WO 95/21 146 A1 lehrt ein Verfahren zur Entfernung von Kohlen-
- 45 monoxid und, falls vorhanden, auch Arsin aus flüssigen Kohlenwasserstoffströmen durch Inkontaktbringen mit einem Sorbens, das je nach Ausführungsform disperses Kupfer in den Oxidationsstufen

0, +1 oder +2, und in bestimmten Fällen auch Mangandioxid  
/ enthält. EP 537 628 A1 offenbart ein Verfahren zur Entfernung  
von Kohlenmonoxid aus alpha-Olefinen und gesättigten Kohlen-  
wasserstoffen durch Inkontaktbringen mit einem sogenannten  
5 Katalysatorsystem auf Basis mindestens eines Oxids eines aus  
Cu, Fe, Ni, Co, Pt und Pd gewählten Metalls und mindestens  
eines Oxids eines aus den Gruppen VB, VIB oder VIIB des  
/ Periodensystems der Elemente gewählten Metalls. WO 95/23 644 A1  
lehrt einen Kupferkatalysator zur Hydrierung von Kohlenoxiden,  
10 beispielsweise zu Methanol, oder für die sogenannte shift-  
Reaktion von Kohlenmonoxid mit Wasser zu Kohlendioxid und  
Wasserstoff, der neben dispersem Kupfer auch Stabilisatoren wie  
Siliciumdioxid, Aluminiumoxid, Chromoxid, Magnesiumoxid und/oder  
Zinkoxid und wahlweise auch einen Träger wie Aluminiumoxid,  
15 Zirkondioxid, Magnesiumoxid und/oder Siliciumdioxid enthält,  
und seine Aktivierung und Passivierung.

Die steigenden Anforderungen an die Reinheit von Stoffströmen  
für manche Anwendungsgebiete machen jedoch neue und verbesserte  
20 Hilfsmittel und Verfahren zur Entfernung von Verunreinigungen  
notwendig. Insbesondere problematisch ist die Entfernung von  
Kohlenmonoxid aus Kohlenwasserstoffen, und dort besonders aus  
typischerweise in flüssiger Form vorliegenden Kohlenwasserstoffen  
wie Propen, 1- oder 2-Buten. Dieser Erfindung liegt daher die  
25 Aufgabe zu Grunde, ein neues Adsorptionsmittel und ein neues  
Verfahren zur adsorptiven Entfernung von Kohlenmonoxid aus  
Stoffströmen zu finden.

Demgemäß wurde eine Adsorptionsmasse gefunden, die dadurch  
30 gekennzeichnet ist, dass sie Kupfer, Zink und Zirkon enthält.  
Ferner wurden Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus  
Stoffströmen gefunden, die durch die Verwendung der erfindungs-  
gemäßen Adsorptionsmasse als Adsorptionsmasse, aber alternativ  
auch durch deren Verwendung als Katalysator der Umsetzung von  
35 Kohlenmonoxid mit Sauerstoff oder als Reaktionspartner des  
Kohlenmonoxids gekennzeichnet sind. Insbesondere wurde ein Ver-  
fahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen durch  
Adsorption gefunden, das dadurch gekennzeichnet ist, dass man  
den Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffstrom mit einer Adsorptions-  
40 masse in Kontakt bringt, die Kupfer, Zink und Zirkon enthält.

Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse wirkt im erfindungs-  
gemäßen adsorptiven Verfahren durch Adsorption. Unter Adsorption  
wird die Anlagerung eines Adsorbats an die Oberfläche einer  
45 Adsorptionsmasse („Adsorbens“) bezeichnet, die im Allgemeinen  
durch Desorption reversibel ist. Das Adsorbat kann am Adsorbens  
auch chemisch umgesetzt werden, bleibt das Adsorbens dabei

- chemisch im wesentlichen unverändert, spricht man von Katalyse (Beispiel: das bekannte Verfahren zur Umsetzung von CO mit Sauerstoff an einem metallischem Kupferkatalysator zu Kohlendioxid), setzt sich das Adsorbat chemisch mit dem Adsorbens um, von
- 5 Absorption (Beispiele: das bekannte Verfahren zur Entfernung von Sauerstoff aus Gasströmen durch Inkontaktbringen mit metallischem Kupfer unter Bildung von Kupfer(I)oxid und/oder Kupfer(II)oxid; oder das bekannte Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Gasströmen durch Inkontaktbringen mit Kupfer(I)oxid und/oder
- 10 Kupfer(I)oxid unter Bildung von Kohlendioxid und metallischen Kupfer). Bei einer reinen Adsorption wie auch bei der Katalyse wird das Adsorbat oder sein Reaktionsprodukt durch Desorption wieder von der Oberfläche entfernt, bei der Absorption ist meist eine chemische Regenerierung des Adsorbens nötig. Sowohl
- 15 bei der Katalyse als auch bei der Absorption ist der einleitende Schritt jedenfalls eine Adsorption, und ob ein adsorptives Reinigungsverfahren letztendlich (z.B. bei der Regenerierung der Adsorptionsmasse) in einem katalytischen oder einem adsorptiven Schritt mündet oder ein rein adsorptives Verfahren vorliegt,
- 20 hängt vom Einzelfall ab. Im Rahmen der vorliegenden Erfindung bedeutet „adsorptiv“, dass während der Entfernung von CO aus dem zu reinigenden Stoffstrom kein Reaktionsprodukt des Kohlenmonoxids in den Stoffstrom abgegeben wird, und die verwendete Adsorptionsmasse chemisch im wesentlichen unverändert bleibt,
- 25 also ihre Zusammensetzung nicht oder nur in unwesentlicher Weise ändert. Ob bei der Regenerierung des erfindungsgemäßen Adsorbens dagegen Kohlenmonoxid oder ein Umsetzungsprodukt davon abgegeben werden, also Katalyse stattfindet oder nicht, ist für die Erfindung unerheblich.
- 30 Adsorptionsmassen oder Absorptionsmassen werden umgangssprachlich oft auch als „Katalysatoren“ bezeichnet, ohne bei ihrem bestimmungsgemäßen Einsatz tatsächlich katalytisch zu wirken.
- 35 Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse enthält Kupfer, Zink und Zirkon. In Reinform enthält sie im allgemeinen Kupfer in einer Menge, die mindestens 30 Gew.-%, vorzugsweise mindestens 50 Gew.-% und in besonders bevorzugter Weise mindestens
- 40 60 Gew.-%, sowie im allgemeinen höchstens 99,8 Gew.-%, vorzugsweise höchstens 90 Gew.-% und in besonders bevorzugter Weise höchstens 80 Gew.-% Kupferoxid CuO, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse entspricht. Kupfer liegt in der einsatzfertigen Adsorptionsmasse üblicherweise teilweise in metallischer Form und teilweise in Form von Kupfer-
- 45 verbindungen überwiegend Cu(I)- und Cu(II)-Oxiden vor. Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse enthält in Reinform im allgemeinen Zink in einer Menge, die mindestens 0,1 Gew.-%,

- vorzugsweise mindestens 5 Gew.-% und in besonders bevorzugter Weise mindestens 10 Gew.-%, sowie im allgemeinen höchstens 69,9 Gew.-%, vorzugsweise höchstens 40 Gew.-% und in besonders bevorzugter Weise höchstens 30 Gew.-% Zinkoxid  $\text{ZnO}$ , jeweils
- 5 bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse entspricht. Zink liegt in der einsatzfertigen Adsorptionsmasse üblicherweise in Form von Zinkoxid  $\text{ZnO}$  vor. Sie enthält in Reinform ferner im allgemeinen Zirkon in einer Menge, die mindestens 0,1 Gew.-%, vorzugsweise mindestens 3 Gew.-% und in besonders bevorzugter
- 10 Weise mindestens 5 Gew.-%, sowie im allgemeinen höchstens 69,9 Gew.-%, vorzugsweise höchstens 30 Gew.-% und in besonders bevorzugter Weise höchstens 20 Gew.-% Zirkondioxid  $\text{ZrO}_2$ , jeweils bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse entspricht. Zirkon liegt in der einsatzfertigen Adsorptionsmasse üblicher-
- 15 weise in Form von Zirkondioxid  $\text{ZrO}_2$  vor. Der Zirkondioxidanteil in der Adsorptionsmasse kann teilweise durch Aluminiumoxid  $\text{Al}_2\text{O}_3$  ersetzt werden. Beispielsweise können mindestens 1 %, mindestens 10 % oder mindestens 30 % sowie höchstens 90 %, höchstens 80 % oder höchstens 70 % des Zirkondioxidanteils in der Adsorptions-
- 20 masse durch Aluminiumoxid ersetzt werden. „Reinform“ bedeutet im Rahmen dieser Erfindung, dass außer den Kupfer(oxid)- Zinkoxid- und Zirkondioxid- (dieser wahlweise zum Teil durch Aluminiumoxid ersetzt) -Anteilen keine weiteren Bestandteile enthalten sind, abgesehen von unwesentlichen Bestandteilen, die beispielsweise
- 25 noch aus der Fertigung mitgeschleppt werden, wie Überreste von Ausgangsstoffen und Reagenzien, Hilfsstoffe zur Formgebung und Ähnliches. „Reinform“ bedeutet also, dass die Adsorptionsmasse im wesentlichen aus den genannten Komponenten besteht.
- 30 Die prozentualen Mengen der Komponenten der Adsorptionsmasse addieren sich stets zu 100 Gew.-%.

Eine sehr gut geeignete Adsorptionsmasse besteht in Reinform beispielsweise aus ca. 70 Gew.-%  $\text{CuO}$ , ca. 20 Gew.-%  $\text{ZnO}$  und ca.

35 10 Gew.-%  $\text{ZrO}_2$ , wobei sich deren Anteile zu 100 Gew.-% addieren.

- Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse kann, muss aber nicht unbedingt in Reinform vorliegen. Es ist möglich, sie mit Hilfsstoffen zu vermischen oder sie auf einen Träger aufzubringen.
- 40 Geeignete Träger sind die bekannten Katalysatorträger wie beispielsweise Aluminiumoxid, Siliciumdioxid, Zirkondioxid, Alumosilikate, Tone, Zeolithe, Kieselgur und Ähnliche.

- Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse wird hergestellt wie
- 45 bekannte oxidische Katalysatoren. Ein bequemes und bevorzugtes Verfahren zur Herstellung der erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse

umfasst die folgenden Verfahrensschritte in der genannten Reihenfolge:

- 5 a) Herstellen einer Lösung der Komponenten der Adsorptionsmasse und/oder von löslichen Ausgangsverbindungen davon;
- b) Fällen eines Festkörpers aus dieser Lösung durch Zugabe einer Base;
- c) Abtrennung und Trocknung des Festkörpers;
- d) wahlweise eine Kalzination des Festkörpers;
- 10 e) Verformung des Festkörpers zu Formkörpern; und
- f) wahlweise eine Kalzination der Formkörper;

mit der Maßgabe, dass mindestens einer der beiden Kalzinationsschritte d) oder f) durchgeführt wird.

15

Im ersten Verfahrensschritt, Schritt a), wird in üblicher Weise eine Lösung der Komponenten der Adsorptionsmasse hergestellt, beispielsweise durch Lösen in einer Säure wie Salpetersäure. Wahlweise werden statt der Komponenten der Adsorptionsmasse auch  
20 deren Ausgangsverbindungen verwendet, beispielsweise die Nitrate, Carbonate, Hydroxycarbonate der Metalle in einer wässrigen Lösung, die auch sauer, beispielsweise salpetersauer sein kann, gelöst. Das Mengenverhältnis der Salze in der Lösung wird gemäß der gewünschten Endzusammensetzung der Adsorptionsmasse stöchio-  
25 metrisch berechnet und eingestellt.

Aus dieser Lösung wird im Schritt b) ein Festkörper als Vorläufer der Adsorptionsmasse gefällt. Dies erfolgt in üblicher Weise, vorzugsweise durch Erhöhung des pH-Werts der Lösung durch Zugabe  
30 einer Base, etwa durch Zugabe von Natronlauge oder Sodalösung.

Das entstehende feste Fällprodukt wird vor der Trocknung in Schritt c) in der Regel von der überstehenden Lösung abgetrennt, etwa durch Filtrieren oder Dekantieren, und mit Wasser frei von  
35 löslichen Bestandteilen wie Natriumnitrat gewaschen. Das Fällprodukt wird dann normalerweise vor der Weiterverarbeitung mit üblichen Trocknungsmethoden getrocknet. Im allgemeinen genügt dazu eine Behandlung bei leicht erhöhter Temperatur, etwa mindestens 80°C, vorzugsweise mindestens 100°C und in besonders  
40 bevorzugter Weise mindestens 120°C statt, über einen Zeitraum von 10 min bis 12 Stunden, vorzugsweise 20 min bis 6 Stunden und in besonders bevorzugter Weise 30 min bis 2 Stunden. Es ist auch möglich und besonders bequem, das Produkt der Fällung direkt - ein gewisser Alkali-, zum Beispiel Natriumgehalt der  
45 Adsorptionsmasse stört im allgemeinen nicht - oder nach Waschen

durch Sprühtrocknung zu einem trockenen weiterverarbeitungsfähigen Pulver umzuwandeln.

Im Anschluss an die Trocknung wird das gefällte und getrocknete  
5 Vorprodukt der Adsorptionsmasse wahlweise dem Kalzinations-  
schritt d) unterzogen. Die angewendete Kalzinationstemperatur  
liegt dabei im allgemeinen bei mindestens 250°C, vorzugsweise min-  
destens 300°C und in besonders bevorzugter Weise bei mindestens  
350°C, sowie im allgemeinen bei höchstens 500°C, vorzugsweise  
10 höchstens 450°C und in besonders bevorzugter Weise bei höchstens  
410°C. Die Kalzinationsdauer beträgt im allgemeinen mindestens  
10 Minuten, vorzugsweise mindestens 20 Minuten und in besonders  
bevorzugter Weise mindestens 30 Minuten sowie im allgemeinen  
höchstens 12 Stunden, vorzugsweise höchstens 6 Stunden und in  
15 besonders bevorzugter Weise höchstens 4 Stunden. Der Trocknungs-  
schritt c) und der Kalzinationsschritt d) können direkt inein-  
ander übergehen.

Nach dem Trocknungsschritt c) oder dem Kalzinationsschritt d)  
20 wird die Adsorptionsmasse oder ihr Vorläufer im Formgebungs-  
schritt e) mit üblichen Formgebungsverfahren wie Verstrangen,  
Tablettieren oder Pelletisieren zu Formkörpern wie Stränglingen  
oder Extrudaten, Tabletten oder - auch kugelförmigen - Pellets  
verarbeitet.

25 Nach dem Formgebungsschritt wird die Adsorptionsmasse oder ihr  
Vorläufer wahlweise einem Kalzinationsschritt f) unterzogen.  
Die in Schritt f) anzuwendenden Kalzinationsbedingungen sind  
mit denen des Kalzinationsschritts d) identisch.

30 Die Adsorptionsmasse wird im Zuge ihrer Herstellung mindestens  
einem der beiden Kalzinationsschritte d) oder f) unterzogen,  
wahlweise auch beiden. Bei dem oder den Kalzinationsschritten  
wird der Adsorptionsmassenvorläufer zur eigentlichen Adsorptions-  
35 masse umgewandelt und unter Anderem wie üblich auch die BET-Ober-  
fläche und das Porenvolumen der Adsorptionsmasse eingestellt,  
wobei bekanntermaßen die BET-Oberfläche und das Porenvolumen mit  
steigender Kalzinationsdauer und Kalzinationstemperatur sinken.

40 Vorzugsweise wird zumindest insgesamt so lange kalziniert,  
dass der Gehalt der Adsorptionsmasse an Carbonat (berechnet  
als CO<sub>3</sub><sup>2-</sup>) höchstens 10 Gew.-%, bezogen auf das Gesamtgewicht  
des Kalzinationsprodukts beträgt, und ihre BET-Oberfläche einen  
Wert im Bereich von mindestens 40 und höchstens 100 m<sup>2</sup>/g auf-  
45 weist. Das Porenvolumen der Adsorptionsmasse, gemessen als  
Wasseraufnahme, wird bei der Kalzination auf einen Wert von



mindestens 0,05 ml/g eingestellt. Diese Werte sind für die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse bevorzugt.

Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse kann auch, wie oben  
5 erwähnt, auf einem Träger abgeschieden werden. Dies geschieht durch übliche Tränkverfahren oder Auffällverfahren. Ein Auffällverfahren ist bekanntlich ein Fällverfahren in Gegenwart eines Trägers oder eines Trägervorläufers. Zur Durchführung eines  
10 Auffällverfahrens wird vorzugsweise im oben ausgeführten Fällverfahren der in Schritt a) hergestellten Lösung ein Träger oder Trägervorläufer zugesetzt. Falls der Träger bereits in Form von vorgeformten fertigen Formkörpern vorliegt, also ein reines Tränkverfahren entfällt der Formgebungsschritt e), ansonsten wird der Träger im Zuge der Verarbeitung des Vorprodukts der  
15 Adsorptionsmasse durch Fällung, Trocknung, Kalzinierung und Formgebung mit ausgebildet.

Ein bevorzugtes Tränkverfahren zur Herstellung der erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse wird mit vorgeformten Trägern durch-  
20 geführt und umfasst die folgenden Verfahrensschritte in der genannten Reihenfolge:

- a) Herstellen einer Lösung der Komponenten der Adsorptionsmasse und/oder von löslichen Ausgangsverbindungen davon;
- 25 b) Tränken eines vorgeformten Trägers mit dieser Lösung;
- c) Trocknung des getränkten Trägers; und
- d) Kalzination des getränkten und getrockneten Trägers.

Verfahrensschritt a) dieses Tränkverfahrens wird wie der oben  
30 beschriebene Schritt a) des Fällverfahrens durchgeführt. In Schritt b) wird ein vorgeformter Träger mit der Lösung getränkt. Der vorgeformte Träger hat eine dem Einsatzzweck entsprechend gewählte Form, beispielsweise Stränglinge oder Extrudate, Tabletten oder - auch kugelförmige - Pellets. Die Tränkung  
35 wird entweder mit überstehender Lösung oder als Tränkung mit der dem Porenvolumen des Trägers entsprechenden Lösungsmenge („incipient wetness“) durchgeführt. Nach der Tränkung wird der getränkte Träger in Schritten c) und d) wie das Fällprodukt beim Fällverfahren getrocknet und kalziniert. Mit einem vor-  
40 geformten Träger sind, entfällt dabei der Formgebungsschritt.

Die Adsorptionsmassen-Formkörper werden zu ihrer Verwendung in einen üblicherweise als „Adsorber“, gelegentlich auch „Reaktor“ bezeichneten Behälter gefüllt, in dem sie mit dem zu reinigenden  
45 Stoffstrom in Kontakt gebracht werden.

Die fertige Adsorptionsmasse wird vorzugsweise vor ihrem Einsatz zur Adsorption von CO aktiviert. Es ist auch empfehlenswert, sie vor ihrem Einsatz auch nochmals zu trocknen, um Spuren anhaftender Feuchtigkeit zu entfernen und die Adsorptionskapazität zu erhöhen.

Bequemerweise führt man diese nochmalige Trocknung und die Aktivierung im Adsorber durch, da ansonsten ein hoher Aufwand nötig ist, um die einsatzfertige aktivierte Adsorptionsmasse beim Einfüllen in den Adsorber vor Luft und Feuchtigkeit zu schützen.

Die nochmalige Trocknung wird durch Heizen der Adsorptionsmasse auf eine Temperatur von im allgemeinen mindestens 100°C, vorzugsweise mindestens 150°C und in besonders bevorzugter Weise mindestens 180°C sowie im allgemeinen höchstens 300°C, vorzugsweise höchstens 250°C und in besonders bevorzugter Weise höchstens 220°C erreicht. Eine geeignete Trocknungstemperatur beträgt beispielsweise ca. 200°C. Die Adsorptionsmasse wird so lange bei der Trocknungstemperatur gehalten, bis nur noch nicht mehr störende Reste anhaftender Feuchtigkeit vorhanden sind; dies ist im allgemeinen bei einer Trocknungsdauer von mindestens 10 Minuten, vorzugsweise mindestens 30 Minuten und in besonders bevorzugter Weise mindestens 1 Stunde sowie im allgemeinen höchstens 100 Stunden, vorzugsweise höchstens 10 Stunden und in besonders bevorzugter Weise höchstens 4 Stunden der Fall. Vorzugsweise findet die Trocknung in einem Gasstrom statt, um die Feuchtigkeit aus der Adsorptionsmassenschüttung abzutransportieren. Dazu kann beispielsweise trockene Luft verwendet werden, besonders bevorzugt ist es jedoch, die Adsorptionsmassenschüttung im Adsorber mit einem Inertgas zu durchströmen, geeignet sind hier insbesondere Stickstoff oder Argon.

Die Aktivierung erfolgt durch zumindest teilweise Reduktion des in der Adsorptionsmasse enthaltenen Kupfers zu Kupfermetall. Dies kann im Prinzip durch jedes Reduktionsmittel erfolgen, das Kupfer aus den Oxidationsstufen I oder II zur Oxidationsstufe 0 reduzieren kann. Dies kann mit flüssigen oder gelösten Reduktionsmitteln erfolgen, in diesem Fall muss nach der Aktivierung getrocknet werden. Sehr viel bequemer ist deshalb die Reduktion mit einem gasförmigen Reduktionsmittel nach der Trocknung, vor allem die Reduktion mit Wasserstoff durch Überleiten eines Wasserstoff enthaltenen Gases. Die bei der Aktivierung anzuwendende Temperatur beträgt im allgemeinen mindestens 80°C, vorzugsweise mindestens 100°C und in besonders bevorzugter Weise mindestens 110°C sowie im allgemeinen höchstens 200°C, vorzugsweise höchstens 160°C und in besonders bevorzugter Weise höchstens 130°C erreicht. Eine geeignete Aktivierungs-

temperatur ist beispielsweise ca. 120°C. Die Reduktion ist exotherm. Die Menge an zugeführtem Reduktionsmittel ist so einzustellen, dass das gewählte Temperaturfenster nicht verlassen wird. Der Verlauf der Aktivierung kann anhand der in  
5 der Schüttung des Adsorptionsmittels gemessenen Temperatur verfolgt werden („temperaturprogrammierte Reduktion, TPR“).

Eine bevorzugte Methode zur Aktivierung der Adsorptionsmasse ist es, im Anschluss an eine unter einem Stickstoffstrom durch-  
10 geführte Trocknung die gewünschte Aktivierungstemperatur einzustellen und dem Stickstoffstrom eine geringe Menge Wasserstoff beizumischen. Ein geeignetes Gasgemisch enthält zu Beginn beispielsweise mindestens 0,1 Vol.-% Wasserstoff in Stickstoff, vorzugsweise mindestens 0,5 Vol.-% und in besonders bevorzugter  
15 Weise mindestens 1 Vol.-%, sowie höchstens 10 Vol.-%, vorzugsweise höchstens 8 Vol.-% und in besonders bevorzugter Weise höchstens 5 Vol.-%. Ein geeigneter Wert ist beispielsweise 2 Vol.-%. Diese Anfangskonzentration wird entweder beibehalten oder erhöht, um das gewünschte Temperaturfenster zu erreichen  
20 und zu halten.

Die Reduktion ist vollständig, wenn trotz konstantem oder steigendem Pegel des Reduktionsmittels die Temperatur in der Schüttung der Adsorptionsmasse zurückgeht. In bevorzugter  
25 Weise wird das in der Adsorptionsmasse enthaltene Kupfer nicht vollständig zu metallischem Kupfer reduziert, so dass die aktivierte Adsorptionsmasse sowohl metallisches wie auch oxidisches Kupfer enthält. Eine typische Aktivierungsdauer für diesen Fall beträgt im allgemeinen mindestens 1 Stunde, vorzugs-  
30 weise mindestens 10 Stunden und in besonders bevorzugter Weise mindestens 15 Stunden sowie im allgemeinen höchstens 100 Stunden, vorzugsweise höchstens 50 Stunden und in besonders bevorzugter Weise höchstens 30 Stunden.

35 Sofern der Anteil an metallischem Kupfer zu hoch werden sollte, kann die Adsorptionsmasse in analoger Weise auch oxidiert werden. Dazu wird vorzugsweise statt eines Wasserstoff/Stickstoff-Gemisches ein Sauerstoff/Stickstoff-Gemisch über die Adsorptionsmasse geleitet.

40

Im Anschluss an die Aktivierung ist die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse einsatzbereit.

Das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren ist ein Verfahren zur  
45 Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen durch Adsorption, das dadurch gekennzeichnet ist, dass man den Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffstrom mit einer Adsorptionsmasse in Kontakt

bringt, die Kupfer, Zink und Zirkon enthält. Das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren ist also durch die Verwendung der erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse gekennzeichnet. Ein Vorzug des erfindungsgemäßen adsorptiven Verfahrens ist seine Anwendbarkeit auf Stoffströme, die entweder sauerstofffrei sind, bei einer Temperatur vorliegen, die für die übliche katalytische Umsetzung von Kohlenmonoxid mit Sauerstoff zu Kohlendioxid nicht ausreicht, oder bei deren weiterer Verwendung Kohlendioxid oder Oxygenate stören.

10

Im Prinzip kann mit dem erfindungsgemäßen adsorptiven Verfahren jeder Stoffstrom von Verunreinigungen durch Kohlenmonoxid befreit werden, beispielsweise Inertgasströme (Stickstoff, Helium, Neon, Krypton, Xenon und/oder Argon) oder Kohlenwasserstoffströme wie beispielsweise Alkane (Methan, Ethan, Propan, Butan, ihre Gemische, Isomeren und Isomerengemische) oder Alkene (auch „Olefine“ genannt) wie Ethen, Propen, 1-Buten, 2-Buten, 1,3-Butadien und/oder Styrol.

Es ist ebenso möglich, die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse in nicht-adsorptiver Weise zur Entfernung von Kohlenmonoxid zu verwenden. Dies ist insbesondere vorteilhaft, wenn der von Kohlenmonoxid zu befreiende Stoffstrom neben Kohlenmonoxid auch Sauerstoff enthält, bei einer für die katalytische Umsetzung von Sauerstoff mit Kohlenmonoxid ausreichend hohen Temperatur vorliegt, und bei seiner weiteren Verwendung Kohlendioxid oder Oxygenate nicht stören. So kann Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid und Sauerstoff enthaltenden Stoffströmen durch katalytische Umsetzung von Kohlenmonoxid mit Sauerstoff an der als Katalysator verwendeten erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse zu Kohlendioxid umgesetzt und so aus dem Stoffstrom entfernt werden. Ebenso kann Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffströmen durch Umsetzung von Kohlenmonoxid mit einer Kupfer(I)- und/oder Kupfer(II)oxid enthaltenden erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse unter Bildung von metallischem Kupfer zu Kohlendioxid aus dem Stoffstrom entfernt werden. Genauso ist es möglich, Sauerstoff aus Stoffströmen durch Absorption an der erfindungsgemäßen, metallisches Kupfer enthaltenden Adsorptionsmasse unter Bildung von Kupfer(I)oxid und/oder Kupfer(II)oxid zu entfernen. Mit anderen Worten: Die erfindungsgemäße Adsorptionsmasse kann in allen bekannten Verfahren eingesetzt werden, in denen Kupfer enthaltende Festkörper katalytisch, absorptiv oder als Reaktionspartner verwendet werden.

Bevorzugterweise wird das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Alkenströmen verwendet, insbesondere zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Alkenströmen,

die üblicherweise flüssig vorliegen. Flüssig vorliegende Alkene haben typischerweise - abgesehen von der Anwendung unüblich hoher Drücke - nicht die zur katalytischen Entfernung von Kohlenmonoxid durch Umsetzung mit Sauerstoff notwendige Temperatur, zudem würde  
5 bei der anschließenden Verwendung zur Polymerisation die Oxygenatbildung stören.

Besonders geeignet ist das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Propen, 1-Buten, 2-Buten,  
10 1,3-Butadien, Butengemischen, Buten-/Butadiengemischen oder Styrol, um den Kohlenmonoxidgehalt auf den für „polymer grade“-Olefine zulässige Werte zu senken. In einer ganz besonders bevorzugten Ausführungsform wird mit dem erfindungsgemäßen Verfahren Kohlenmonoxid aus flüssigem Propen adsorptiv entfernt.

15 Das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren ermöglicht die Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen. Es ist besonders geeignet zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Stoffströmen, die im allgemeinen mindestens 0,001 ppm (bei Gasen Vol.-ppm,  
20 bei Flüssigkeiten Gew.-ppm), vorzugsweise mindestens 0,01 ppm, sowie im allgemeinen höchstens 1000 ppm, vorzugsweise höchstens 100 ppm und in besonders bevorzugter Weise höchstens 10 ppm Kohlenmonoxid enthalten. Für relativ hohe Anfangskonzentrationen an Kohlenmonoxid ist es meist wirtschaftlicher, vorab ein anderes  
25 bekanntes Reinigungsverfahren wie Destillation, katalytische Oxidation des Kohlenmonoxids mit Sauerstoff zu Kohlendioxid oder Oxidation des Kohlenmonoxids mit Kupferoxid unter Bildung von metallischem Kupfer und Kohlendioxid, wahlweise mit nachfolgender Abtrennung von Kohlendioxid und Oxygenaten durchzuführen, da  
30 sonst die Adsorptionskapazität der Adsorptionsmasse zu schnell erreicht werden kann.

Zur Durchführung des erfindungsgemäßen adsorptiven Verfahrens wird der von Kohlenmonoxid zu befreiende Stoffstrom im Adsorber  
35 über die Schüttung der erfindungsgemäßen Adsorptionsmassen-Formkörper geleitet.

Die Temperatur ist für das erfindungsgemäße adsorptive Verfahren aus technischer Sicht nicht oder nur wenig kritisch. Typische  
40 Temperaturen liegen im Bereich von mindestens -270°C, vorzugsweise mindestens -100°C und in besonders bevorzugter Weise bei -40°C, sowie höchstens 300°C, vorzugsweise höchstens 200°C und in besonders bevorzugter Weise höchstens 100°C. Bequemerweise wird die Temperatur nicht gesondert beeinflusst, sondern bei der  
45 Temperatur gearbeitet, die der zu behandelnde Stoffstrom hat.

Der wesentliche Parameter, mit dem der Abreicherungsgrad bestimmt wird, ist - neben der wie beschrieben bequemerweise nicht besonders beeinflussten Temperatur - die Kontaktzeit zwischen Stoffstrom und Adsorptionsmasse. Diese Kontaktzeit wird  
5 durch die Geschwindigkeit des Stoffstroms und das Volumen des Adsorptionsmassen-Betts bestimmt. Meist wird der Volumenstrom des zu reinigenden Stoffstroms durch die Kapazität voran- oder nachgeschalteter Anlagen vorgegeben sein. Weiterhin ist die Adsorptionskapazität der Adsorptionsmasse begrenzt, so dass eine  
10 bestimmte Menge Adsorptionsmasse lediglich über einen bestimmten Zeitraum für das erfindungsgemäße Verfahren benutzt werden kann, bevor sie regeneriert werden muss. Dies macht zwar zunächst die Verwendung einer möglichst großen Menge Adsorptionsmasse wünschenswert, dem stehen allerdings die mit der Adsorbergröße  
15 steigenden Kosten entgegen. Die Menge an Adsorptionsmasse im Adsorber wird deshalb im Einzelfall so gewählt, dass einerseits der gewünschte Abreicherungsgrad und andererseits eine tolerierbar kurze Betriebszeit eines Adsorbers zwischen zwei Regenerierungen der Adsorptionsmasse erreicht werden. Vorteil-  
20 hafterweise werden mindestens zwei Adsorber vorgesehen, von denen mindestens einer mit zu reinigendem Stoffstrom beaufschlagt werden kann, während die Adsorptionsmasse in mindestens einem anderen regeneriert wird. Dies ist eine routinemäßige Optimierungsaufgabe für den Fachmann.

25 Je nach der gewählten Adsorbergröße wird die maximale Aufnahmekapazität der darin enthaltenen Adsorptionsmasse für Kohlenmonoxid früher oder später erreicht, so dass sie regeneriert werden muss.

30 Zur Regenerierung der erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse wird zunächst der zu reinigende Stoffstrom abgestellt, vorzugsweise wird er in einen parallelen, mit frischer oder regenerierter Adsorptionsmasse gefüllten Adsorber geleitet.

35 Die zu regenerierende Adsorptionsmasse wird anschließend regeneriert. Dies geschieht durch Desorption. Dabei ist es unerheblich, ob vor der Desorption das adsorbierte Kohlenmonoxid katalytisch mit möglicherweise adsorbiertem Sauerstoff  
40 oder rein chemisch durch Reaktion mit in der Adsorptionsmasse vorhandenem Kupferoxid zu Kohlendioxid oder auf andere Weise, etwa mit etwaige vorhandenem Wasserstoff zu Methanol oder Methan abreagiert, und diese Reaktionsprodukte anschließend desorbieren, wesentlich ist die Wiederherstellung der Adsorptionskapazität  
45 der Adsorptionsmasse.

## 15

Die Desorption wird durch Überleiten eines Fluids, vorzugsweise eines Gases, durch Erhöhen der Temperatur oder durch eine Kombination dieser Maßnahmen durchgeführt. In bevorzugter Weise wird der Adsorber mit der zu regenerierenden Adsorptionsmasse mit einem Gas durchströmt und dabei aufgeheizt. Das Gas kann inert sein wie beispielsweise Stickstoff, Methan oder Argon, es ist jedoch auch möglich, Wasserstoff zu verwenden, in diesem Fall wird das CO zu Methanol oder Methan umgesetzt. Die Desorptionstemperatur wird im allgemeinen auf einen Wert von mindestens 50°C, vorzugsweise mindestens 100°C und in besonders bevorzugter Weise mindestens 150°C sowie im allgemeinen höchstens 400°C, vorzugsweise höchstens 350°C und in besonders bevorzugter Weise höchstens 300°C eingestellt. Beispielsweise ist eine Desorptionstemperatur von ca. 220°C geeignet. Die Dauer der Regenerierung ist typischerweise im allgemeinen mindestens 1 Stunde, vorzugsweise mindestens 10 Stunden und in besonders bevorzugter Weise mindestens 15 Stunden sowie im allgemeinen höchstens 100 Stunden, vorzugsweise höchstens 50 Stunden und in besonders bevorzugter Weise höchstens 30 Stunden.

20

Im Anschluss an diese Regenerierung ist die Adsorptionsmasse im allgemeinen sofort zum erneuten Einsatz bereit. Im Einzelfall - insbesondere wenn sich der gewünschte Anteil an metallischem Kupfer gegenüber frisch aktivierter Adsorptionsmasse verändert hat - kann es empfehlenswert oder erforderlich sein, die Adsorptionsmasse einer erneuten Aktivierung zu unterziehen.

Mit der erfindungsgemäßen Adsorptionsmasse und dem erfindungsgemäßen adsorptiven Verfahren ist es möglich, Kohlenmonoxid aus Stoffströmen einfach und in wirtschaftlicher Weise zu entfernen. Die so gereinigten Stoffströme können anschließend bestimmungsgemäß verwendet werden.

35

40

45

## Patentansprüche

1. Adsorptionsmasse, dadurch gekennzeichnet, dass sie Kupfer,  
5 Zink und Zirkon enthält.
2. Adsorptionsmasse nach Anspruch 1, die Kupfer in einer  
Menge, die 30 bis 99,8 Gew.-% CuO, Zink in einer Menge,  
die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZnO und Zirkon in einer Menge,  
10 die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZrO<sub>2</sub> entspricht, enthält, jeweils  
bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse.
3. Adsorptionsmasse nach Anspruch 2, die im wesentlichen aus  
Kupfer in einer Menge, die 30 bis 99,8 Gew.-% CuO, Zink  
15 in einer Menge, die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZnO und Zirkon  
in einer Menge, die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZrO<sub>2</sub> entspricht,  
besteht, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptions-  
masse, wobei sich die Anteile der einzelnen Komponenten zu  
20 100 Gew.-% addieren.
4. Adsorptionsmasse nach einem der Ansprüche 1, 2 oder 3, da-  
durch gekennzeichnet, dass Kupfer teilweise in metallischer  
Form und teilweise in Form von Kupfer(I)- und/oder Kupfer-  
25 (II)oxid, Zink in Form von Zinkoxid und Zirkon in Form von  
Zirkondioxid vorliegen.
5. Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlen-  
monoxid enthaltenden Stoffströmen durch Adsorption an  
einer Adsorptionsmasse, dadurch gekennzeichnet, dass man  
30 den Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffstrom mit einer Kupfer,  
Zink und Zirkon enthaltenden Adsorptionsmasse in Kontakt  
bringt.
6. Verfahren nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, dass  
35 man eine Adsorptionsmasse verwendet, die Kupfer in einer  
Menge, die 30 bis 99,8 Gew.-% CuO, Zink in einer Menge,  
die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZnO und Zirkon in einer Menge,  
die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZrO<sub>2</sub> entspricht, enthält, jeweils  
40 bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse.



7. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, dass man eine Adsorptionsmasse verwendet, die im wesentlichen aus Kupfer in einer Menge, die 30 bis 99,8 Gew.-% CuO, Zink in einer Menge, die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZnO und Zirkon in einer Menge, die 0,1 bis 69,9 Gew.-% ZrO<sub>2</sub> entspricht, besteht, jeweils bezogen auf die Gesamtmenge der Adsorptionsmasse, wobei sich die Anteile der einzelnen Komponenten zu 100 Gew.-% addieren.
- 10 8. Verfahren nach einem der Ansprüche 5, 6 oder 7, dadurch gekennzeichnet, dass man eine Adsorptionsmasse verwendet, in der Kupfer teilweise in metallischer Form und teilweise in Form von Kupfer(I)- und/oder Kupfer(II)oxid, Zink in Form von Zinkoxid und Zirkon in Form von Zirkondioxid vorliegen.
- 15 9. Verfahren nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, dass man Kohlenmonoxid aus einem flüssigem Propylenstrom entfernt.
- 20 10. Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid und Sauerstoff enthaltenden Stoffströmen durch katalytische Umsetzung von Kohlenmonoxid mit Sauerstoff zu Kohlendioxid, dadurch gekennzeichnet, dass man die in Anspruch 1 definierte Adsorptionsmasse als Katalysator verwendet.
- 25 11. Verfahren zur Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffströmen durch Umsetzung von Kohlenmonoxid mit einem Kupfer(I)- und/oder Kupfer(II)oxid enthaltenden Festkörper zu Kohlendioxid unter Bildung von metallischem Kupfer, dadurch gekennzeichnet, dass man die in Anspruch 4
- 30 definierte Adsorptionsmasse als Kupfer(I)- und/oder Kupfer(II)oxid enthaltenden Festkörper verwendet.
12. Verfahren zur Herstellung der in Anspruch 1 definierten Adsorptionsmasse, dadurch gekennzeichnet, dass es die folgenden
- 35 Verfahrensschritte in der genannten Reihenfolge umfasst:
- a) Herstellen einer Lösung der Komponenten der Adsorptionsmasse und/oder von löslichen Ausgangsverbindungen davon;
  - b) Fällern eines Festkörpers aus dieser Lösung durch Zugabe einer Base;
  - 40 c) Abtrennung und Trocknung des Festkörpers;
  - d) wahlweise eine Kalzination des Festkörpers;
  - e) Verformung des Festkörpers zu Formkörpern; und
  - f) wahlweise eine Kalzination der Formkörper;
- 45 mit der Maßgabe, dass mindestens einer der beiden Kalzinationsschritte d) oder f) durchgeführt wird.

13. Verfahren zur Herstellung der in Anspruch 1 definierten Adsorptionsmasse, dadurch gekennzeichnet, dass es die folgenden Verfahrensschritte in der genannten Reihenfolge umfasst:

5

- a) Herstellen einer Lösung der Komponenten der Adsorptionsmasse und/oder von löslichen Ausgangsverbindungen davon;
- b) Tränken eines vorgeformten Trägers mit dieser Lösung;
- c) Trocknung des getränkten Trägers; und
- d) Kalzination des getränkten und getrockneten Trägers.

10

14. Verfahren zur Aktivierung der in Anspruch 1 definierten Adsorptionsmasse vor ihrer Verwendung zur adsorptiven Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffströmen durch Behandlung mit einem Reduktionsmittel.

15

15. Verfahren nach Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, dass man die Adsorptionsmasse mit einem Wasserstoff enthaltenden Gas in Kontakt bringt.

20

16. Verfahren zur Regenerierung der in Anspruch 1 definierten Adsorptionsmasse nach ihrer Verwendung zur adsorptiven Entfernung von Kohlenmonoxid aus Kohlenmonoxid enthaltenden Stoffströmen, dadurch gekennzeichnet, dass man die Adsorptionsmasse auf eine Temperatur im Bereich von 50 bis 400°C erwärmt und/oder eine Schüttung der zu regenerierenden Adsorptionsmasse mit einem Gas durchströmt.

25

30

35

40

45

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning  
Operations and is not part of the Official Record**

**BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- ☐ BLACK BORDERS
- ☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- ☐ FADED TEXT OR DRAWING
- ☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
- ☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
- ☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
- ☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
- ☒ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
- ☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
- ☐ OTHER: \_\_\_\_\_

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.**

THIS PAGE BLANK (USPTO)  
THIS PAGE BLANK (USPTO)